# BEST AVAILABLE COPY

### **CATALYST FOR PURIFYING EXHAUST GAS**

Patent number:

JP7299360

Publication date:

1995-11-14

Inventor:

SATOU HIRONORI; MATSUURA SHINJI; TAKI

KENICHI; TANAKA HIROHISA; TAKAHASHI ICHIRO

Applicant:

CATALER IND CO; DAIHATSU MOTOR CO LTD

Classification:

- international:

B01D53/86; B01D53/94; B01J23/63; B01D53/86;

B01D53/94; B01J23/54; (IPC1-7): B01J23/63;

B01D53/86; B01D53/94; B01J23/63

- european:

Application number: JP19940097663 19940511 Priority number(s): JP19940097663 19940511

Report a data error here

### Abstract of JP7299360

PURPOSE:To obtain a ternary catalyst for an internal combustion engine high in durability. CONSTITUTION:A catalyst carrier is coated with a mixture consisting of catalytically active components prepared by supporting platinum and/or palladium on cerium oxide stabilized by rare earth metal (excepting zirconium and cerium) and zirconium and refractory inorg. oxide based on activated alumina and, thereafter, rhodium and/or rhodium and a platinum group metal are further supported on the carrier to obtain the objective catalyst for purifying exhaust gas. Since platinum and/or palladium are preliminarily supported on stabilized cerium oxide, the sintering of platinum and palladium is suppressed and catalytic activity can be kept long.

Data supplied from the esp@cenet database - Worldwide

(19) 日本国特許庁(JP)

# 四公開特許公報 (A)

(11)特許出願公開番号

特開平7-299360

. (43)公開日 平成7年(1995)11月14日

技術表示箇所 體別配号 庁内整理番号 FΙ (51) Int. C1. B01J 23/63 ZAB B01D 53/86 ZAB 301 A B 0 1 J 23/56 ZAB B 0 1 D 53/36 (全11頁) 最終質に続く OL 審査請求 未請求 請求項の数11 (71)出願人 000104607 (21)出願番号 特顯平6-97663 キャタラー工業株式会社 静岡県小笠郡大東町千浜7800番地 (22) 出願日 平成6年(1994)5月11日 (71)出願人 000002967 ダイハツ工業株式会社 大阪府池田市ダイハツ町1番1号 (72)発明者 佐藤 容規 静岡県小笠郡大東町千浜7800番地 キャタ ラー工業株式会社内 (72)発明者 松浦 慎次 静岡県小笠郡大東町千浜7800番地 キャタ ラー工業株式会社内 (74)代理人 弁理士 大川 宏 最終質に続く

### (54) 【発明の名称】排気ガス浄化用触媒

### (57) 【要約】

【目的】耐久性の高い内燃機関用三元触媒を提供する。 【構成】ジルコニウムまたはセリウムを除く希土類金属とジルコニウムとで安定化されたセリウム酸化物に白金および/またはパラジウムを担持した触媒活性成分と、活性アルミナを主体とした耐火性無機酸化物よりなる混合物を触媒担体に被覆せしめた後、更にロジウムおよび/またはロジウムと白金族金属とを担持してなる事を特徴とする。白金およびパラジウムが安定化されたセリウムに予め担持されているため、白金、パラジウムのシンタリングが抑制され、触媒活性が長く維持できる。 Ce72/21/2-T='g

**BEST AVAILABLE COPY** 

### 【特許請求の範囲】

【請求項1】ジルコニウムまたはセリウムを除く希土類 金属とジルコニウムとで熱安定化されたセリウム酸化物 に白金および/またはパラジウムを担持した触媒活性成分と、活性アルミナを主体とした耐火性無機酸化物より なる混合物を触媒担体に被覆せしめた後、更にロジウム および/またはロジウムと白金族金属とを担持してなる事を特徴とする排気ガス浄化用触媒。

1

【請求項2】担持されている白金および/またはパラジウムの総量の少なくとも30重量%以上が熱安定化され 10 たセリウム酸化物に担持されている請求項1記載の排気ガス浄化用触媒。

【請求項3】触媒の単位容量当り白金および/またはパラジウムの担持量が0.1~5.0g/リットルであり、ロジウムの担持量が0.01~1.0g/リットルである請求項1記載の排気ガス浄化用触媒。

【請求項4】触媒の単位容量当り白金および/またはパラジウムの担持量が0.3~3.0g/リットルであり、ロジウムの担持量が0.05~0.5g/リットルである請求項1記載の排気ガス浄化用触媒。

【請求項5】ロジウムの50重量%以上は触媒担体に被 覆された耐火性無機酸化物よりなる層の表面より40 μ 加以内に担持されている請求項1記載の排気ガス浄化用 触媒。

【請求項6】 触媒担体1リットル当たり、熱安定化されたセリウム酸化物が10~200gおよび耐火性無機酸化物が80~300gである請求項1記載の排気ガス浄化用触媒。

【請求項7】 熱安定化されたセリウム酸化物の平均粒径は10μm以下、比表面積は20m²/g以上である請 30 求項1 記載の排気ガス浄化用蝕媒。

【請求項8】熱安定化されたセリウム酸化物は、セリウム酸化物と、ジルコニウム酸化物と、セリウム酸化物を除く希土類酸化物の混合物で、少なくとも一部が複合酸化物または固溶体として存在している請求項1 記載の排気ガス浄化用触媒。

【請求項9】セリウム酸化物、ジルコニウム酸化物および希土類酸化物の複合酸化物または固溶体は、原子割合で各々ジルコニウムが0.05~0.35、希土類金属が0~0.30、ジルコニウムと希土類金属の合計が0.05~0.55で残部がセリウムとなるように構成されている請求項5配載の排気ガス浄化用触媒。

【請求項10】耐火性無機酸化物は、活性アルミナ、熱安定化された活性アルミナ、希土類金属の酸化物、アルカリ土類金属の酸化物である請求項1配載の排気ガス浄化用触媒。

【請求項11】活性アルミナは $_{7}$ ーアルミナ、 $_{6}$ ーアルミナ、 $_{6}$ アルミナの一種またはこれらの混合物で、平均粒径が $_{10\,\mu}$ m以下、比表面積が $_{50\,m}$ 2 /  $_{6}$ 以上である請求項1配載の排気ガス浄化用触媒。

### 【発明の詳細な説明】

[0001]

【産業上の利用分野】本発明は、排気ガス浄化用触媒に関するもので、自動車等の内燃機関からの排気ガス中に含まれる有害成分である一酸化炭素(CO)、炭化水率(HC)および窒素酸化物(NOx)を同時に除去する排気ガス浄化用触媒に関するものである。

### [0002]

【従来の技術】従来、内燃機関から排出される排気ガス中の有害成分である一酸化炭素、炭化水素および窒素酸化物を同時に除去する三元触媒では、主として白金、ロジウム等の白金族元素および低温活性向上のために酸素貯蔵効果を持つ酸化セリウムが用いられている。

【0003】このような従来の排気ガス浄化用触媒は、一体構造型モノリス担体に、活性アルミナのスラリーでコーティングを行い、その後セリウム溶液に含浸し、更にその後白金、ロジウム等の白金族元素含有溶液を用いて、含浸担持を行っている。最近、それら触媒の設置場所が、よりエンジンに近いマニホールド直下とされる領20 向があることや、また高速運転時における排気ガス温度の上昇等により、触媒の高温耐熱性がより大きく要求されてきた。

【0004】しかし、従来の白金族元素や酸化セリウムを含む触媒は、高温において劣化され易い。この為、触媒の高温耐熱性を向上させるために、希土類金属やアルカリ土類金属の酸化物を添加している。また、高温で長時間使用すると白金粒子が疑集して粒成長を起こすいわゆるシンタリングが発生して浄化性能が著しく劣化する。実公平5-20435号公報に白金のシンタリング抑制のため酸化セリウム上に白金を担持した触媒が開示されている。

### [0005]

【発明が解決しようとする課題】しかしながら、上記した従来の三元触媒は、初期においてはCO, HCおよびNOxの3成分を浄化するための良好な三元活性を示すものの、マニフォールド直下のような高温かつガス雰囲気成分の変動の大きい部分では、耐久性や耐熱性においては必ずしも十分であるとはいえなかった。

【0006】したがって、本発明は、触媒成分として白40 金および/またはバラジウムとロジウムとを使用する触媒において、CO、HCおよびNOxの3成分を同時に初期から長期にわたって安定して浄化し、高温での耐久性を維持できる触媒を提供することにある。

### [0007]

【課題を解決するための手段】本発明者は、この課題を解決するために鋭意研究した結果、ジルコニウムまたはセリウムを除く希土類金属とジルコニウムとで熱安定化されたセリウム酸化物に白金および/またはパラジウムを担持した触媒活性成分と、活性アルミナを主体としたの一個火性無機酸化物よりなる混合物を触媒担体に被覆せし

2

めた後、更にロジウムおよび/またはロジウムと白金族 金属とを担持してなる排気ガス浄化用触媒が、従来の白 金および/またはパラジウムとロジウムとを含む触媒に 比べ触媒性能が向上することを見出し、本発明を完成す るに至ったものである。

【0008】触媒活性成分や耐火性無機酸化物に担持される白金および/またはパラジウムの担持量は、触媒の単位容量当り0.1~5.0g/リットルであることが好ましい。白金および/またはパラジウムの担持量が単位容量当り0.1g/リットル未満の場合、十分な浄化10性能が得られない恐れがある。また逆に、白金および/またはパラジウムの担持量が単位容量当り5.0g/リットルを超えても担持量に見合うだけの効果が得られない。特に、白金および/またはパラジウムの担持量が単位容量当り0.3~3.0g/リットルである場合が触媒活性とコストの面よりより好ましい。

[0009]また、触媒担体に担持される白金および/またはパラジウムの全担持量の30重量%以上が、熱安定化セリウム酸化物に担持されるのが好ましい。それは白金および/またはパラジウムの担持量が30%未満の20場合、高温時のシンタリング抑制が十分でないため、好ましくない。触媒担体に担持されるロジウムの担持量は、触媒の単位容積当り0.01~1.0g/リットルであることが好ましい。それはロジウムの担持量が単位容積当り0.01g/リットル未満の場合、十分な触媒活性が得られない恐れがある。また逆に、ロジウムの担持量が単位容積当り1.0g/リットルを超えても担持量に見合うだけの効果が得られない。特に、ロジウムの担持量が単位容積当り0.05~0.5g/リットルである場合は、触媒活性とコストの面でより好ましい。30

【0010】耐火性無機酸化物としては、活性アルミナ、シリコンおよび/またはそれらの酸化物で熱安定化された活性アルミナ、ランタン等の希土類金属の酸化物、マグネシウム、パリウム等のアルカリ土類金属の酸化物が好ましい。これらの耐火性無機酸化物は粒径の小さい、比表面積の大きいものが好ましい。活性アルミナの場合は平均粒径が10μm以下、比表面積が50m²/g以上が良い。

【0011】具体的には、耐火性無機酸化物は活性アルミナを主体とするものが良い。より好ましくは、耐火性 40 無機酸化物は、活性アルミナに希土類金属の酸化物もしくは化合物、アルカリ土類金属の酸化物あるいは化合物の一種以上を含むものが良い。また活性アルミナはアーアルミナ、δーアルミナ、θアルミナの一種またはこれらの混合物からなり、更に好ましくは熱安定化のためにシリコン、希土類金属、アルカリ土類金属の一種またはその化合物を含むものが良い。

【0012】 熱安定化されたセリウム酸化物はジルコニウムまたはセリウムを除く希土類金属とジルコニウムとで熱安定化されている。この熱安定化されたセリウム酸 50

化物(以下、熱安定化セリウム酸化物という)は以下の 方法で調整することができる。 しかし、熱安定化セリウ ム酸化物はここに示される調整方法に特に限定されるも のではない。この熱安定化セリウム酸化物の調整方法と して、市販の酸化セリウムに水可溶性のジルコニウム塩 および/またはセリウムを除く希土類金属塩を担持する 方法、水に溶かしたセリウム塩、ジルコニウム塩および /またはセリウムを除く希土類金属塩を混合し乾燥後、 焼成する方法、水可溶性のセリウム塩、ジルコニウム塩 および/またはセリウムを除く希土類金属を混合後、耐 火性無機酸化物に担持する方法等をあげることができ る。なお、焼成は例えば空気中で500℃、5時間程度 加熱することによりなされる。いずれの方法でも、用い るセリウム、ジルコニウムおよびセリウムを除く希土類 金属の各塩は特に限定されず、市販の硝酸塩、酢酸塩、 硫酸塩、塩化物等を用いることができる。

[0013]前配調整方法にて調整された熱安定化セリウム酸化物は、セリウム酸化物と、ジルコニウム酸化物とセリウム酸化物を除いた希土類酸化物との混合物で、少なくとも一部が複合酸化物または固溶体として存在している。熱安定化セリウム酸化物を構成するセリウム原子、ジルコニウム原子およびセリウム原子以外の希土類元素の原子の割合は、全体を100原子米としたとき、ジルコニウム原子が5~35原子米、セリウム原子以外の希土類元素の原子が0~30原子米、残部がセリウム原子となるのが好ましい。

【0014】上記の方法で調整された熱安定化セリウム酸化物を空気中で900℃にて5時間焼成しても比表面積が20m³/g以上である。なお、市販の酸化セリウ30 ムは同条件で焼成すると比表面積は10m³/g以下に劣化する。上記の如く混合される各成分は、触媒1リットル当たり、熱安定化セリウム酸化物が10~200gおよび耐火性無機酸化物が80~300gの割合で配合されるのが好ましい。

【0015】触媒活性成分と耐火性無機酸化物の混合物を被覆された触媒坦体は、更に触媒金属を担持させるが、その触媒金属としては熱安定化セリウム酸化物に既に担持された白金および/またはバラジウムや、ロジウム等の白金族金属やその他貴金属のことで、1種または2種以上用いて担持するのが好ましい。

[0016]

【発明の作用および効果】本発明は、白金および/またはパラジウムが熱安定化セリウム酸化物上に担持されているため、従来解決できなかったシンタリングを抑制することができた。そのため、マニホールド直下のような高温でかつガス雰囲気の変動の大きい場所においても、耐久性と耐熱性とを大きく改善することができた。

【0017】また、熱安定化セリウム酸化物上にある白金および/またはパラジウムは、従来方法での活性アルミナ上にある白金および/またはパラジウムに比べ、C

〇およびNOx成分の浄化率が向上した。また、熱安定 化されないセリウム酸化物上にある白金、パラジウムに 比較し、本発明の熱安定化したセリウム酸化物上にある 白金、パラジウムは耐久性が著しく向上している。また 本発明の本発明の熱安定化したセリウム酸化は白金、バ ラジウムをセリウム塩とともに混合、酸化したものに比 べ、少量の白金、パラジウムでより優れたCO、および NOxの浄化ができた。

### [8 [ 0 0 ]

【実施例】以下、実施例により具体的に説明する。

(実施例1) 平均粒径5 μmで、比表面積120m²/ gの酸化セリウムとオキシ硝酸ジルコニウム溶液を混合 し、乾燥後、500℃の温度で1時間焼成してジルコニ ウムで熱安定化されたセリウム複合酸化物粉末を得た。 このジルコニウムで熱安定化されたセリウム複合酸化物 の組成は、セリウム/ジルコニウムのモル比で5/1で あった。

【0019】次に、上記ジルコニウムで熱安定化された セリウム複合酸化物粉末にジニトロジアンミン白金溶液 を添加し、乾燥後、500℃の温度で1時間焼成して白 20 金含有ジルコニウムーセリウム酸化物を得た。 この白金 含有ジルコニウムーセリウム複合酸化物中の白金含有量 は2重量%であった。次に、400セル/1n 、直径 80mm、長さ95mmのコーディエライト製のモノリ ス担体に、白金含有ジルコニウムーセリウムの複合酸化 物粉末、セリウムージルコニウムの複合酸化物粉末、ア ーアルミナ粉末、アルミナ水和物および純水からなるス ラリーをコートし、乾燥後、500℃の温度で1時間焼 成して、コーディエライト製のモノリス担体に、白金、 成した。

【0020】更に、このモノリス担体を硝酸ロジウム溶 液に浸漬してロジウムを担持して触媒1を得た。 触媒組 成を表1に示す。また、この触媒1の被覆層断面をEP MA (electron prove microanalysis)で白金、セリウ ムおよびロジウムの配合割合を調べた。この結果、ロジ ウムは被覆層の表面より40μmの範囲に存在した。ま た、白金とセリウムはピーク等が類似した組成をもつこ とが明らかになった。このことより白金とセリウムが互 いに近接して存在することがわかる。

【0021】 (実施例2) セリウム/ジルコニウムのモ ル比を19/1に変え、ァーアルミナ粉末を3原子%の Laを含むァーアルミナ粉末に変えた以外は、実施例1 と同様にして触媒1を得た。触媒組成を表1に示す。

(実施例3) セリウム/ジルコニウムのモル比を2/1 に変え、ァーアルミナ粉末を3原子%のBaを含むァー アルミナ粉末に変えた以外は、実施例1と同様にして触 媒1を得た。触媒組成を表1に示す。

【0022】 (実施例4) 実施例1の白金含有ジルコニ ウムーセリウム複合酸化物中の白金含有量の2.0重量 50 セリウム複合酸化物の組成は、セリウム/ジルコニウム

%を1.0重量%にし、実施例1と同様にしてモノリス 担体に、白金含有ジルコニウムーセリウム複合酸化物と 活性アルミナとよりなる被覆層を形成した。

6

. 【0023】更に、この被覆層をもつモノリス担体をジ ニトロジアンミン白金溶液に浸液後、乾燥し、更に硝酸 ロジウム溶液に浸漬してロジウムを担持して触媒4を得 た。触媒組成を表1に示す。

(実施例5) 実施例1の白金含有ジルコニウムーセリウ ム複合酸化物中の白金含有量の2.0重量%を0.6重 10 量%にし、実施例1と同様にしてモノリス担体に、白金 含有ジルコニウムーセリウム複合酸化物と活性アルミナ とよりなる被覆層を形成した。

【0024】更に、この被覆層をもつモノリス担体をジ ニトロジアンミン白金溶液に浸漬後、乾燥し、更にその 後硝酸ロジウム溶液に浸漬してロジウムを担持して触媒 5を得た。触媒組成を表1に示す。

(実施例6) 平均粒径5μmで、比表面積120m2/ gの酸化セリウムとオキシ硝酸ジルコニウム溶液および 硝酸イットリウム溶液を混合し、乾燥後、500℃の温 度で1時間焼成してジルコニウムおよびイットリウムで 熱安定化されたセリウム複合酸化物粉末を得た。このジ ルコニウムおよびイットリウムで熱安定化されたセリウ ム複合酸化物の組成は、セリウム/ジルコニウム/イッ トリウムのモル比で5/1/0.2であった。

【0025】次に、上記ジルコニウムおよびイットリウ ムで熱安定化されたセリウム複合酸化物粉末にジニトロ ジアンミン白金溶液を添加し、乾燥後、500℃の温度 で1時間焼成して白金含有ジルコニウムーイットリウム ーセリウム酸化物を得た。この白金含有ジルコニウムー セリウム、ジルコニウムおよび活性アルミナ含有層を形 30 イットリウムーセリウム複合酸化物中の白金含有量は2 重畳%であった。

> [0026]次に、400セル/in<sup>2</sup>、直径80m m、長さ95mmのコーディエライト製のモノリス担体 に、白金含有ジルコニウムーイットリウムーセリウムの 複合酸化物粉末、セリウムージルコニウムの複合酸化物 粉末、アーアルミナ粉末、アルミナ水和物および純水か らなるスラリーをコートし、乾燥後、500℃の温度で 1時間焼成して、モノリス担体に、白金、セリウム、ジ ルコニウム、イットリウムおよび活性アルミナを含む層 40 を形成した。

【0027】更に、このモノリス担体を硝酸ロジウム溶 液に浸漬してロジウムを担持して触媒6を得た。触媒組 成を表1に示す。

(実施例7) 平均粒径5 μmで、比表面積120 m²/ gの酸化セリウムとオキシ硝酸ジルコニウム溶液および 硝酸イッテルビウム溶液を混合し、乾燥後、500℃の 温度で1時間焼成してジルコニウムおよびイッテルピウ ムで熱安定化されたセリウム複合酸化物粉末を得た。こ のジルコニウムおよびイッテルビウムで熱安定化された

/イッテルピウムのモル比で5/1/0.2であった。 【0028】次に、ジルコニウムおよびイッテルピウム で熱安定化されたセリウム複合酸化物粉末にジニトロジ アンミン白金溶液を添加し、乾燥後、500℃の温度で 1時間焼成して白金含有ジルコニウムーイッテルビウム ーセリウム酸化物を得た。この白金含有ジルコニウムー イッテルビウムーセリウム複合酸化物中の白金含有量は 2 重量%であった。

[0029] 次に、400セル/in<sup>2</sup>、直径80m m、長さ95mmのコーディエライト製のモノリス担体 10 に、白金含有ジルコニウムーイッテルピウムーセリウム の複合酸化物粉末、セリウムージルコニウムの複合酸化 物粉末、アーアルミナ粉末、アルミナ水和物および純水 からなるスラリーをコートし乾燥後、500℃の温度で 1 時間焼成して、モノリス担体に、白金、セリウム、ジ ルコニウム、イッテルピウムおよび活性アルミナを含む 層を形成した。

【0030】更に、このモノリス担体を硝酸ロジウム溶 液に浸漬してロジウムを担持して触媒7を得た。触媒組 成を表1に示す。

(比較例1) 実施例1と同様のコーディエライト製のモ ノリス担体に、セリウムージルコニウムの複合酸化物粉 末とアーアルミナ粉末、アルミナ水和物および純水から なるスラリーをコートし、乾燥後、500℃の温度で1 時間焼成して、コーディエライト製のモノリス担体上に セリウムージルコニウムを含有するアルミナ層を形成し た。このようにして得たモノリス担体を、ジニトロジア ンミン白金溶液に浸漬後、乾燥し、更に硝酸ロジウム溶 液に浸漬してロジウムを担持して触媒Aを得た。触媒組 白金およびロジウムの配合割合を調べた。この結果、白 金は被覆層の表面より100 µmの範囲に、ロジウムは 被覆層の表面より $40\mu$ mの範囲に分布していた。

【0031】 (比較例2) 実施例1の白金含有ジルコニ ウムーセリウム複合酸化物中の白金含有量の2.0重量 %を0. 4重量%にし、実施例1と同様にしてコーディ

エライト製のモノリス担体に、白金、セリウム、ジルコ ニウムおよび活性アルミナよりなる層を形成した。

【0032】更に、このモノリス担体をジニトロジアン ミン白金溶液に浸液後、乾燥し、更に硝酸ロジウム溶液 に浸漬してロジウムを担持して触媒Bを得た。触媒組成 を表1に示す。

(比較例3) 活性アルミナ粉末にジニトロジアンミン白 金溶液を添加し、乾燥、焼成して白金含有活性アルミナ を得た。この白金含有活性アルミナ中の白金含有量は 2. 0重量%であった。

【0033】次に、実施例1と同様のコーディエライト 製のモノリス担体に、白金含有活性アルミナ、セリウム ージルコニウムの複合酸化物粉末、ァーアルミナ粉末、 アルミナ水和物および純水からなるスラリーをコート し、乾燥後、500℃の温度で1時間焼成して、コーデ イエライト製のモノリス担体に、白金、セリウム、ジル コニウムおよび活性アルミナを含む層を形成した。

【0034】更に、このモノリス担体を硝酸ロジウム溶 液に浸漬してロジウムを担持して触媒Cを得た。触媒組 20 成を表1に示す。

(比較例4)酸化セリウム粉末にジニトロジアンミン白 金溶液を添加し、乾燥、焼成して白金含有酸化セリウム を得た。この白金含有酸化セリウム中の白金含有量は 2. 0重量%であった。

【0035】次に、実施例1と同様のコーディエライト 製のモノリス担体に、白金含有酸化セリウム、セリウム ージルコニウムの複合酸化物粉末、アーアルミナ粉末、 アルミナ水和物および純木からなるスラリーをコート し、乾燥後、500℃の温度で1時間焼成して、コーデ 成を表1に示す。この触媒Aの被覆層断面をEPMAで 30 ィエライト製のモノリス担体に、白金、セリウム、ジル コニウムおよび活性アルミナを含む層を形成した。

【0036】更に、このモノリス担体を硝酸ロジウム溶 液に浸漬してロジウムを担持して触媒Dを得た。触媒組 成表1に示す。

[0037]

[寿1]

触媒	アルミナの コート量 (g/リッ トル)	P t / P d 担持量 (g/リットル) [ ] は熱 安定化Ce酸化物に付 着させたPtの割合		
1	150	1.0/- (100%)	0. 2	74 (5/1/-)
2	160	1.0/- (100%)	0. 2	76 (19/1/-)
3	150	1.0/- (100%)	0. 2	70 (2/1/-)
4	150	1.0/- ( 50%)	0. 2	74 (5/1/-)
6	150	1.0/- [ 30%]	0. 2	74 (6/1/-)
6	150	10/- (100%)	0. 2	7 3 (5/1/0. 2)
7	150	1.0/- (100%)	0. 2	7 4 (5/1/0. 2) 171794
A	150	1.0/- ( 0%)	0. 2	74 (5/1/-)
В	150	10/- ( 20%)	0. 2	74 (5/1/-)
С	150	1.0/- (100%) アルミナ上	0. 2	74 (5/1/-)
D	150	10/- (100%) セリア上	0. 2	77 (6/-/-)

(実施例8) 平均粒径5μmで、比表面積120m³/ gの酸化セリウムとオキシ硝酸ジルコニウム溶液を混合 し、乾燥後、500℃の温度で1時間焼成してジルコニ ウムで熱安定化されたセリウム複合酸化物粉末を得た。 このジルコニウムで熱安定化されたセリウム複合酸化物 の組成は、セリウム/ジルコニウムのモル比で5/1で あった。

【0038】次に、上記ジルコニウムで熱安定化された 40 セリウム複合酸化物粉末にジニトロジアンミン白金溶液 を添加し、乾燥後、500℃の温度で1時間焼成して白 金含有ジルコニウムーセリウム酸化物を得た。この白金 含有ジルコニウムーセリウム複合酸化物中の白金含有量 は0.6重量%であった。次に、実施例1と同様にして 触媒8を得た。触媒組成を表2に示す。

【0039】(比較例5)実施例1と同様のコーディエ ライト製のモノリス担体に、セリウムージルコニウムの 複合酸化物粉末を、アーアルミナ粉末、アルミナ水和物 および純水からなるスラリーをコートし、乾燥後、50 50 含有ジルコニウムーセリウム複合酸化物中の白金含有量

0℃の温度で1時間焼成して、コーディエライト製のモ ノリス担体上にセリウムージルコニウムを含有するアル ミナ層を形成した。このようにして得たモノリス担体 を、ジニトロジアンミン白金溶液に浸漬後、乾燥し、更 に硝酸ロジウム溶液に浸渍してロジウムを担持して触媒 Eを得た。触媒組成表2に示す。

【0040】 (実施例9) 平均粒径5 μmで、比表面積 1.20m² /gの酸化セリウムとオキシ硝酸ジルコニウ ム溶液を混合し、乾燥後、500℃の温度で1時間焼成 してジルコニウムで熱安定化されたセリウム複合酸化物 粉末を得た。このジルコニウムで熱安定化されたセリウ ム複合酸化物の組成は、セリウム/ジルコニウムのモル 比で5/1であった。

【0041】次に、上記ジルコニウムで熱安定化された セリウム複合酸化物粉末にジニトロジアンミン白金溶液 を添加し、乾燥後、500℃の温度で1時間焼成して白 金含有ジルコニウムーセリウム酸化物を得た。この白金

は5里量%であった。次に、実施例1と同様にして触媒 9を得た。触媒組成を表2に示す。

【0042】(比較例6)実施例1と同様のコーディエ ライト製のモノリス担体に、セリウムージルコニウムの 複合酸化物粉末を、アーアルミナ粉末、アルミナ水和物 および純水からなるスラリーをコートし、乾燥後、50 0℃の温度で1時間焼成して、コーディエライト製のモ ノリス担体上にセリウムージルコニウムを含有するアル ミナ層を形成した。このようにして得たモノリス担体 を、ジニトロジアンミン白金溶液に浸液後、乾燥し、更 10 複合酸化物粉末を、ァーアルミナ粉末、アルミナ水和物 に硝酸ロジウム溶液に浸渍してロジウムを担持して触媒 Fを得た。触媒組成を表2に示す。

【0043】 (実施例10) 平均粒径5μmで、比表面 積120m³/gの酸化セリウムとオキシ硝酸ジルコニ ウム溶液を混合し、乾燥後、500℃の温度で1時間焼 成してジルコニウムで熱安定化されたセリウム複合酸化 物粉末を得た。このジルコニウムで熱安定化されたセリ ・ウム複合酸化物の組成は、セリウム/ジルコニウムのモ ル比で5/1であった。

\*【0044】次に、上記ジルコニウムで熱安定化された セリウム複合酸化物粉末にジニトロジアンミン白金溶液 を添加し、乾燥後、500℃の温度で1時間焼成して白 金含有ジルコニウムーセリウム複合酸化物を得た。この 白金含有ジルコニウムーセリウム複合酸化物中の白金含 有量は10.0重量%であった。次に、実施例1と同様 にして触媒10を得た。触媒組成を表2に示す。

12

【0045】 (比較例7) 実施例1と同様のコーディエ ライト製のモノリス担体に、セリウムージルコニウムの および純水からなるスラリーをコートし、乾燥後、50 0℃の温度で1時間焼成して、コーディエライト製のモ ノリス担体上にセリウムージルコニウムを含有するアル ミナ層を形成した。このようにして得たモノリス担体 を、ジニトロジアンミン白金溶液に浸漬後、乾燥し、更 に硝酸ロジウム溶液に浸渍してロジウムを担持して触媒 Gを得た。触媒組成を表2に示す。

[0046] 【表2】

触蛛	アルミナの コート量 (g/リッ トル)	P t / P d 担持量 (g/リットル) 〔 〕は予 めCeに付着させたPt の割合	R h 担持最 (g/ リラ トル)	
8	150	0.8/- [100%]	0. 1	74 (5/1/-)
E	150	0.3/- ( 0%)	0. 1	74 (5/1/-)
9	150	0.5/- (100%)	0.12	74 (5/1/-)
P	150	0.5/- ( 0%)	0.12	74 (5/1/-)
10	150	0.5/0.5 1 0 0 %	0. 2	74 (5/1/-)
G	150	0.5/0.5 0%)	0. 2	74 (5/1/-)

(実施例11) 実施例1で使用したジニトロジアンミン 白金溶液の代わりにジニトロジアンミン白金溶液と硝酸 パラジウム溶液を使用しァーアルミナ粉体を5原子%の 40 Baを含むァーアルミナ粉末に変えた以外は、実施例1 と同様にして触媒11を得た。触媒組成を表3に示す。 【0047】 (比較例8) 比較例1で使用したジニトロ ジアンミン白金溶液の代わりに硝酸パラジウム溶液を使 用した以外は、比較例1と同様にして、触媒Hを得た。 触媒組成表3に示す。

(実施例12) 実施例1で使用したジニトロジアンミン 白金溶液の代わりに硝酸パラジウム溶液を使用し、3原 子%のLaを含むケーアルミナを用い、さらに炭酸Ba を単位触媒容量当りBa換算で0.2mol/1加えた 以外は、実施例1と同様にして触媒12を得た。触媒組

【0048】 (比較例9) 実施例1で使用したジニトロ ジアンミン白金溶液の代わりに硝酸パラジウム溶液を使 用した以外は、実施例1と同様にして、触媒」を得た。 触媒組成表3に示す。

[0049]

【表3】

触媒	アルミナの コート量 (g/リッ トル)	Pt/Pd担持量 (B/リットル) [ ]は予 めCeに付着させたPt の割合		Ce-2r-希土類金属 量(g/リットル) ( ] はCe/2r/希土類 金属の原子(数)比
11	150	0.6/0.5 100%)	0. 2	74 (5/1/-)
н	150	0.5/0.5 0%)	0. 2	74 (5/1/-)
1 2	150	-/1.0 (100%)	0. 2	74 (5/1/-)
J	150	-/1.0 ( 0%)	0. 2	74 (5/1/-)

(試験例1) 実施例1~実施例11および比較例1~比較例9で得られた触媒を排気量4000ccのガソリンエンジンに取り付け、第1図に示すエージング条件で、平均のエンジン回転数3500rpm、触媒入口の排気ガス温度800℃、触媒中央部の排気ガス温度1050℃で50時間の耐久試験を行った。

【0050】エージング条件は第1図に示すように、1サイクルを60秒とするサイクルで、1サイクル中の始めの40秒は、理論空燃比A/F=14.6で制御し、40秒目を過ぎたときに、燃料を増大しA/F=12~13とし、その状態を16秒(1サイクルの40秒目から56秒目まで)続ける。その後理論空燃比A/F=14.6に戻してエンジン制御する。一方、2次空気の導入は、1サイクルの始めから44秒目まで「閉」として

2次空気を導入せず、44秒目に2次空気を導入し「関」とし、そのまま60秒まで続ける制御をするものである。1サイクルの44秒目から触媒中央部の温度が上昇し、1050℃に達し、55秒目からは酸素過剰下で1050℃から温度が下降する耐久試験となる。

【0051】前記した耐久試験を行った各触媒は、次に排気量660ccのガソリンエンジンに取り付け、触媒性能を評価した。評価条件はエンジン回転数を3000rpm、理論空燃比A/F=14.6で制御し、触媒入口の温度を変化させて、HC、COおよびNOxの50%浄化温度を求めた。評価結果を表4~表6に示す。

[0052]

【表4】

触媒	担持量(	g/1)	耐久後50%孕化温度(°C)		
	Pt	Rh	нс	co	NOx
1	1. 0	0. 2	381	371	369
2	1. 0	0. 2	384	373	372
3	1. 0	0. 2	389	378	378
4	1. 0	0. 2	384	374	373
5	1. 0	0. 2	388	376	375
6	1. 0	0. 2	380	367	365
7	1. 0	0. 2	382	372	374
A	1. 0	0. 2	402	393	391
В	-1. 0.	0. 2	395	386	384
С	1. 0	0. 2	411	418	416
D	1. 0	0. 2	405	396	399

表4より、本発明の実施例の触媒1~7は、HCの耐久 後50%浄化温度が381℃~389℃、COの耐久後 50%净化温度が365℃~378℃の範囲にある。— 方、比較例の触媒A~Dは、HCの耐久後50%浄化温 度が395℃~411℃、COの耐久後50%浄化温度 が386℃~418℃、NOxの耐久後50%浄化温度 が384℃~416℃の範囲にある。

[0053] 本発明の実施例の触媒1~7と比較例の触 媒A~Dでは、耐久後50%浄化温度が平均して、HC 50%浄化温度が367℃~378℃、NOxの耐久後 30 で13℃、COで29°、NOxで28℃、いずれも本 発明の実施例の触媒1~7が低くなっている。 すなわ ち、本発明の実施例の触媒1~7は耐久性が高く、それ だけ触媒活性が高く維持されているのがわかる。

[0054] 【表5】

			<del></del>		
触媒	担持量(g/1)		附久後 6 0 % 静化温度 (TC)		
	Pt	Rh	нс	СО	Nox
8	0. 9	0. 1	421	424	416
E	0. 3	0. 1	449	452	443
9	3. 0	0. 3	398	396	380
F	3. 0	0. 3	428	425	414
10	5. 0	0. 5	415	408	408
G	5. 0	0, 5	436	422	423

表5の結果も、表4の結果と同様、本発明の実施例の触媒8、触媒9および触媒10は、比較例の触媒E、触媒Fおよび触媒Gに比較し、耐久後50%浄化温度が低い。すなわち、本発明の実施例の触媒8、触媒9および\*

\*触媒10はいずれも耐久性能が優れていることが判る。 【0055】

20 【表6】

触媒	担持量(g/1)			耐久後50%浄化温度()		
	Pt	Pd	Rh	нс	. co	Nox
11	0. 6	0. 5	0. 2	415	408	406
H	0. 5	0. 5	0. 2	436	422	423
1 2		1. 0	0. 2	431	432	433
J	_	1. 0	0. 2	453	451	454

表6の結果も、表4、表5の結果と同様、本発明の実施 例の触媒11および触媒12は、比較例の触媒H、触媒 Fおよび触媒Jに比較し、耐久後50%浄化温度が低 い。すなわち、本発明の実施例の触媒11および触媒1 2はいずれも耐久性能が優れていることが判る。

(試験例2) 実施例1および比較例1の触媒の耐久後の※40

※白金粒子径および実施例11および比較例8の触媒の耐 久後のバラジウム粒子径をXRD (X線回折) により測 定した。 園結果を第7表に示す。

【0056】 【表7】

	P t 粒子径 (人)	·	Pd粒子径(A)
触媒 1	98	触媒11	205
触媒A	202	他媒H	317

表7より、本発明の排気ガス浄化用触媒1および触媒1 1は、白金およびパラジウムの微細粒子径が比較例の触 媒Aおよび触媒Hのものより小さい。これにより、本発 50 る。

明の排気ガス浄化用触媒1および触媒2は、白金および パラジウムのシンタリングが抑制されていることがわか る。

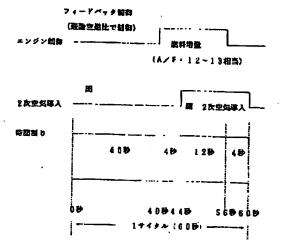
【図面の簡単な説明】

.-

【図1】本発明の実施例および比較例の各触媒に対して

20 なされた老化 (エージング) 試験の、エンジン駆動を示 すサイクル線図。

### 【図1】



フロントページの統含

(51) Int. Cl. 6

識別記号 庁内整理番号

FΙ

技術表示箇所

B01D 53/94

B 0 1 D 53/36

104 A

B 0 1 J 23/56

ZAB A

(72)発明者 滝 健一

静岡県小笠郡大東町千浜7800番地 キャタ

ラー工業株式会社内

(72)発明者 田中 裕久

滋賀県藩生郡竜王町大字山之上3000番地 ダイハツ工業株式会社滋賀テクニカルセン

ター内

(72)発明者 髙橋 一郎

滋賀県藩生郡竜王町大字山之上3000番地 ダイハツ工業株式会社滋賀テクニカルセン

ター内

# This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

## BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

□ BLACK BORDERS
□ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
□ FADED TEXT OR DRAWING
□ BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
□ SKEWED/SLANTED IMAGES
□ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
□ GRAY SCALE DOCUMENTS
□ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
□ REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY

# IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

☐ OTHER:

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.